# (19) SU (11) 1497171 A 1

(51)4 C 04 B 2/10

ГОСУДАРСТВЕННЫЙ НОМИТЕТ ПО ИЗОБРЕТЕНИЯМ И ОТНРЫТИЯМ ПРИ ГННТ СССР

## ОПИСАНИЕ ИЗОБРЕТЕНИЯ

Н АВТОРСКОМУ СВИДЕТЕЛЬСТВУ

BCECORRADA

MARGERADA CHTRATAN

EMBARADA CHTRATAN

(21) 4282198/29-33

(22) 13.07.87

(46) 30.07.89. Бюл. № 28

(72) А.И.Савоськина, Л.Д.Афанасенко, Е.А.Акхозов, Б.М.Грымзина и Р.А.Боровская

(53) 666.92 (088.8)

(56) Технологический регламент P-109 производства окиси кальция реактивной чистоты, 1977.

(54) СПОСОБ ПОЛУЧЕНИЯ ОКИСИ КАЛЬЦИЯ (57) Изобретение относится к промыш-ленности строительных материалов, преимущественно к способам получения окиси кальция прокаливанием во враща-

ющихся печах. Целью изобретения является улучшение качества окиси кальция за счет снижения содержания щелочных металлов. К окиси кальция марки ЧДА при интенсивном перемешивании добавляют сначала горячей (80-90°С) дистиллированной воды, затем мелкодисперсного порошка карбоната кальция марки ЧДА (массовое соотношение  $CaO : H_{2}O : CaCO_{3} = 1 : 5 : 16)$ . Смесь вымешивают до практически однородного состояния и прокаливают во вращающейся барабанной печи при 980±30°С. Выход окиси кальция при этом составляет 98,5%, содержание щелочных металлов составляет 0,08%, 1 табл.

2

Изобретение относится к промышленности строительных материалов, преимущественно к способам получения окиси кальция прокаливанием во вращающихся печах.

Цель изобретения - улучшение качества окиси кальция за счет снижения содержания щелочных металлов.

Способ осуществляют следующим об-

Пример1. К 6,1 гокиси кальция марки ЧДА при интенсивном перемешивании добавляют сначала 30,5 г горячей (80-90°С) дистиллированной воды, а затем 100 г мелкодисперсного порошка карбоната кальция марки ЧДА (массовое соотношение Са0: Н<sub>2</sub>0: СаСО<sub>3</sub> = 1:5:16). Смесь вымещивают до практически однородного состояния и прокаливают во вращающейся барабанной печи при 980±30°С. Вы-

ход окиси кальция при этом составля-ет 98,5%. Продукт соответствует мар-ке ЧДА и содержит 0,08% щелочных металлов.

Пример 2. К 9,1 г окиси кальция марки ЧДА при интенсивном перемешивании добавляют сначала 54,6 г горячей (80-90°C) дистиллированной воды, а затем 100 г мелкодисперсного порошка карбоната кальция марки ЧДА (массовое соотношение CaO:H<sub>2</sub>O:CaCO<sub>3</sub>= = 1:6:11). Смесь вымешивают до практически однородного состояния и прокаливают во вращающейся барабанной печи при 980±30°C. Выход окиси кальция составляет 98,7%. Продукт соответствует марке ЧДА и содержит 0,09% щелочных металлов. Последующие опыты проводили аналогично, меняли только количество окиси кальция и воды, используемое для приготовления смеси

(т.е. массовое соотношение СаО: Н 20: :CaCO<sub>2</sub>). Результаты исследования выхода окиси кальция и ее химического состава приведены в таблице.

Из представленных данных видно, что необходимым и достаточным условием достижения поставленной цели (улучшение качества окиси кальция по содержанию щелочных металлов) является прокаливание пастообразной смеси свежеприготовленной из окиси кальция и воды суспензии гидроокиси кальция с карбонатом кальция при массовом соотношении исходных компо- 15 нентов СаО:Н20:СаСО3= (1:(5-6):(16-11). При меньшем количестве воды (массовое соотношение CaO: H,O: CaCO3= либо окиси кальция **= 1:(4-0):**16) (массовое соотношение CaO:H<sub>2</sub>O:CaCO<sub>3</sub>= 20 = 1:5:(19-22) образуются смеси порошкообразных соединений СаО с СаСО3, либо CaO, Ca(OH), с CaCO, которые залипают на стенках печи, вследствие чего выход целевого продукта при про-25 кальцийсодержащего компонента исполькаливании в непрерывно движущемся и обновляющемся слое уменьшается. Увеличение количества воды (массовое соотношение CaO:H<sub>2</sub>O:CaCO<sub>3</sub>= 1:7:16) не приводит к ухудшению качества це- 30 (16-11).

левого продукта, но ведет к неоправданному расходу электроэнергии при прокаливании. Увеличение окиси кальшия в смеси (массовое соотношение 1:5(9-10) ухудшает качество целевого продукта по содержанию щелочных металлов.

Таким образом, предложенный метод по сравнению с прототипом обеспечивает улучшение качества окиси кальция по содержанию щелочных металлов при сохранении высокого выхода ее при прокаливании пастообразной смеси в непрерывно движущемся и обновляющемся слое.

Формула изобретения Способ получения окиси кальция, заключающийся в прокаливании кальцийсодержащего компонента во вращающейся печи, отличающий ся тем, что, с целью улучшения качества окиси кальция за счет снижения содержания щелочных металлов, в качестве зуют пастообразную смесь суспензии гидроокиси кальция с карбонатом кальция при массовом соотношении исходных компонентов Са0:Н 20:СаСО 3=1:(5-6):

Результаты исследования выхода окиси кальция и ее химического состава при прокапивании соединении кальция и непрерывно движущемся и обновляющемся слое (использовались соединения марки чда)

Maccoboe coornome- nue CaO 1 ! H <sub>2</sub> O : ! CaCO <sub>3</sub>	Массовая доля, %									Выход окиси
	CaO	CaCO <sub>3</sub>	Na+K	Fe	SO <sub>4</sub>	Pb	Нераст. в НС1	N	C1	каль- ция в 7
Нормы ГОСТ								•		
B677 <b>~7</b> 6	07.5		0.5	0.01	0,02	0.005	0,01	0.03	0.005	
АДР	97,5	1,0	0,5 He	0,02	0,05	0,01	0,02	0,06	0,01	•
ч.	96,0	2,5	норм	0,02	0,03	•,•,	-,		. •	
1:0:16	96,0	2,5	0,12	0,01	0,02	0,005	0,01	0,03	0,005	8,7
1:4:16	96.0	2,5	0,12	0,01	0.02	0,005	0,01	0,03	0,005	78,2
1:5:16	97,8	1,0	0,08	0,01	0.02	0,005	0,01	0,03	0,005	98,5
1:6:16	97.5	1,0	0,12	0,01	0,02	0,005	0,01	0,03	0,005	99,4
1:7:16	97.5	1,0	0,12	0,01	0,02	0,005	0,01	0,03	0,005	99,4
Карбонат	. ,									
кальция с	•								0.000	
8-9% влаги	96,4	2,1	0,08	0,01	0,02	0,005	0,01	0,03	0,003	8,9
1:5:9	97.5	1.0	0,14	0,01	0,02	0,005		0,03	0,005	99,0
1:5:10	97,8	1,0	0,14	0,01	0,02	0,005		0,03	0,004	99,4
1:5:11	97,5	1,0	0,12	0,01	0,02	0,005		0,03	0,003	98,9 98,5
1:5:16	97,8	1,0	0,08	0,01		0,005		0,03	0,005	83,1
1:5:19	96,0	2,5	0,10	0,01		0,005		0,03	0,004 0,005	82,3
1:5:22	96,0	2,5	0,09	0,01	0,02	0,005	0,01	0,03	0,003	02,5
Гидроокись		•					1.0			
кальция с 8-9% влаги	97,0	1,0	0,5	0,01	0,02	0,005	0,01	0,03	0,005	95,6

а н и е. Для каждого нассового соотношения приводятся средние результаты по 2-3 партиям.

**DERWENT-ACC-NO:** 1990-146581

**DERWENT-WEEK:** 199019

COPYRIGHT 2009 DERWENT INFORMATION LTD

TITLE: Prodn. of calcium oxide by

thermal decomposition of pastelike mixt. of calcium hydroxide and carbonate, in rotary kiln

INVENTOR: AFANASENKO L D; AKHOZOV E A ; SAVOSKINA

ΑI

PATENT-ASSIGNEE: SAVOSKINA A I[SAVOI]

**PRIORITY-DATA:** 1987SU-4282198 (July 13, 1987)

PATENT-FAMILY:

PUB-NO PUB-DATE LANGUAGE

SU 1497171 A July 30, 1989 RU

#### APPLICATION-DATA:

PUB-NO	APPL-DESCRIPTOR	APPL-NO	APPL- DATE
SU 1497171A	N/A	1987SU- 4282198	July 13,
			1987

INT-CL-CURRENT:

TYPE IPC DATE

CIPS

C04B2/10 20060101

ABSTRACTED-PUB-NO: SU 1497171 A

#### **BASIC-ABSTRACT:**

Higher quality CaO is obtd. when a paste consisting of aq. suspension of finely dispersed annular quality Ca(OH)2 and CaCO3 is used as the starting material. The paste is prepd. by adding to CaO hot (80-90 deg.) distilled water with vigorous stirring, followed by addn. of CaCO3, taken in wt. ratio CaO:H2O:CaCO3= 1:5-6:11-16, and stirring to homogeneity. Calcining in rotary kiln at 980 +/-30 deg. yields (98.5%) the product.

ADVANTAGE - Amt. of alkali metals in the product is reduced to 0.08%. Bul.28/30.7.89 @(2pp Dwg.No.0/0)

TITLE-TERMS: PRODUCE CALCIUM OXIDE THERMAL

DECOMPOSE PASTE MIXTURE HYDROXIDE

CARBONATE ROTATING KILN

**DERWENT-CLASS:** E33 L02

**CPI-CODES:** E34-D01; L02-G12;

CHEMICAL-CODES: Chemical Indexing M3 \*01\*

Fragmentation Code A220 A940 C108

C550 C730 C801 C802 C803 C804 C805 C807 M411 M720 N515 Q453

Specific Compounds R01503

Registry Numbers 129550 129857

129881 130333 130346 131376 131677 132219 132355 132774 132833 133469 133717 134110

134917 607 95764

UNLINKED-DERWENT-REGISTRY- ; 1278S ; 1502S ;

NUMBERS: 1503P

### SECONDARY-ACC-NO:

CPI Secondary Accession Numbers: 1990-064223